Title: METHOD AND APPARATUS FOR POWER SUPPLY OF ALUMINIUM ELECTROLYZER.

Electrolyser feeding process for aluminium prodn. by alumina loading to certain layer thickness onto formed crust submergence, and subsequent alumina and electrolyte crust

Assignce: PETUKHOV-MIKHAIL-P MOZHAEV-VALENTIN-M
Inv.: PETUKHOV-MIKHAIL-P MOZHAEV-VALENTIN-M

Nº: SU1611992 A1 19901207

Priority: 19870916 SU 4305577

Abstract: WPIL (Derwent) SU1611992 A The method is carried out by the periodic alumina loading and the crust submergence into the electrolyte. The process efficiency is increased by reducing the alumina and fluoride salts, the amt. of harmful discharge and heat loss, since the alumina loading is carried out to the layer thickness of 0.012-0.070 times the electrolyser shaft depth. The alumina and the electrolyte crust submerging into the electrolyte is carried out to the same depth. The period between successive loading and submerging operations is 0.7-4.0 hr. The unit has a bunker (1) fitted above the electrolyser which can displace vertically and a pushing through element. The efficiency is increased since the pushing through element is made as a fire resistant plate (4) with vertical through slots, and is rigidly connected to the bunker. The bunker has a tie rod (2) and vertical displacement mechanism (3). USE: The method and the unit are used for alumina prodn. from alumina. Bul.45/7.12.90 @(3pp Dwg.No.1/2)@



(19) SU (11) 1611992 A1

(51)5 C 25 C 3/14

ГОСУДАРСТВЕННЫЙ КОМИТЕТ
ПО ИЗОБРЕТЕНИЯМ И ОТКРЫТИЯМ
ПРИ ГКНТ СССР

ОПИСАНИЕ ИЗОБРЕТЕНИЯ

К АВТОРСКОМУ СВИДЕТЕЛЬСТВУ

2

(21) 4305577/27-02 (22) 16.09.87

(46) 07.12.90. Бюл. № 45 (72) М.П.Петухов и В.М.Можаев

(53) 669.713.72(088.8)

(56) Авторское свидетельство СССР № 899723, кл. С 25 С 3/14, 1979.

(54) СПОСОБ ПИТАНИЯ ЭЛЕКТРОЛИЗЕРА ДЛЯ ПОЛУЧЕНИЯ АЛЮМИНИЯ И УСТРОИ-СТВО ДЛЯ ЕГО ОСУЩЕСТВЛЕНИЯ

(57) Изобретение относится к цветной метал/ургии, а именно к получению алюмения из криолит-гинноземых респлавов. Цель изобретения – повышение фефективготи порцесса за счет снижения режходя глинозема, фтористых солей, количества вредных выбросов и теплолотерь. Устройство состоит из бункера, ти, межанизма вертикального перемещения и плиты с прорезями. Питание электролизера осуществляется, следующим образом. Бункер, заполненный

глиноземом, с помощью тяг и механизма вертикального перемещения поднимается относительно злектролитной корки злектролизера на высоту 0,012-0,07 глубины шахты. Через прорези в плите глинозем высыпается на поверхность корки и заполняет пространство между ней и плитой. После этого бункер опускают на ту же глубину. При этом корка под давлением бункера с глиноземом опускается в электролит. Через 0,7-4 ч бункер вновь поднимается на ту же высоту. глинозем заполняет зазор между коркой и бункером и вновь опускается. Устройство позволяет снизить расход глинозема до 1,5-2 кг/т Al, запыленность воздуха: глиноземом в рабочей зоне злектролизера при обработке ванн до 3,5 мг/м3, количество вредных выбросов фтористых соединений до 0,46 мг/м3, теплопотери, уменьшить количество осадков и повысить сортность получаемого алюминия. 2 с.п. ф-лы, 2 ил., 1 табл.

Изобретение относится к цветной металлургии, конкретнее к получению алюминия из криолит-глиноземных расплавов.

Цель изобретения – повышение эффективности процесса за счет снижения расхода глинозема, фтористых солей, количества вредных выбросов и теплопотерь.

На фиг.1 и 2 представлена схема устройства для питания электролизера глиноземом.

Устройство состоит из бункера 1, тяг 2, меканизма 3 вертикального перемещения и плиты 4 с прорезями (отверстиями).

Питание электролизера глиноземом осуществляется следующим образом.

Бункер 1, заполненный глиноземом, с помощью таг 2 и механизма 3 вертикального перемещения поднимают относительно электролитной корки заектролизера на высту 0,7 см (0.012 г.убины шахты электролизера). Через прорези в плите 4 глинозем высыпают на поверхность электролитной корки и заполняют пространство между корсой и плитой бункера. Списае этого бункер опускают на 0,7 см. при этом корка под дванением бункера с глиноземом опускается в электролит на глубину 0,7 см. Через 0,7 ч бункер в новы поднимают на ту же высоту, заполняют глиноземом зазор между коркой и бункером на вновь опускают.

В таблице приведены технико-экономические показатели работы электролизеров при обработке по известному и предлагаемому способам.

Как видно из таблицы, предлагаемый 5 способ и устройство для питания электролизера поэволяет значительно улучшить технико-экономические показатели и охраны труда.

Пределы толщины слоя подсыпки гли- 10 нозема на электролитную корку и, соответственно, пределы погружения корки в электролит, равны 0,012-0,070 глубины шахты электролизера, определяются следующими условиями.

Нижний предел (0,12) определяется минимальным пределом концентрации глинозема в электролите, при котором возникает анодный эффект, соответствующий содерле концентраций 2-3%.

Отсюда общая концентрация глинозема в электролите не должна быть меньше 3%, при этом минимальная разовая эагрузка глинозема должна быть не ме- 25 нее 1% от массы электролита.

Общая масса электролита в ванне 6000 кг. разовая загрузка глинозема на корку составляет 60 кг или по 30 кг на одну продольную сторону. Площадь поверхности элект- 30 ролитной корки одной продольной стороны ванны (пространство бортанод), на которую подсыпается глинозем, составляет 4.2 м Насыпная плотность глинозема 1000 кг/м³. при этом объем глинозема, подсыпаемого 35 на одну продольную сторону ванны, составляет 30х10-3 м3, Отсюда при условии, что высота слоя подсыпки глинозема на корку (глубина ее погружения) составляет 0,7 см. При глубине шахты электролизера, равной 40 56,5 см, толщина слоя засыпки глинозема и глубина погружения корки в электролит составляет 0,012 глубины шахты электролизера. При подсыпке глинозема на корку и глубине ее погружения менее этого предела 45 возможно возникновение анодного эффекта, что приводит к перерасходу электро-SHOULAN

Верхний предел толщины подсылки глинозема и глубины погружения корки оп- 50 ределяется толщиной твердой части корки, величина которой, как правило, составляет 4 см. При погружении корки с глиноземной засыпкой в электролит на глубину более 4 см происходит просыпание в электро- 55 лит дисперсного глинозема, находящегося на корке. Это приводит к появлению на корке в злектролите взвешенного (нерастворенного) глинозема и к образованию осадков, что повышает рабочее напряжение

на ванне и, следовательно, расход электроэнергии. Толщина глиноземной подсыпки на корке (верхний предел) составляет 0,070 глубины шахты электролизера.

Интервал между очередными операциями подсыпки глинозема и погружения корки равный 0.7-0.4 ч определяется скоростью электрохимического потребления в электролизере разовой загрузки глинозема. Время электрохимического потребления загрузки глинозема с толщиной слоя 0.012 глубины шахты электролизера (1% от массы электролизера) составляет 0,7 ч. а время потребления загрузки глинозема с толщиной слоя 0,070 глубины шахты электролизера (около 6% от массы электролита) 4.0 ч. При интервале загрузка глинозема и погружения корки более указанных пределов возникает анодный эффект. При загрузжанию глинозема в электролите в интерва- 20 ке глинозема с интервалом менее указанных пределов глинозем не успевает потребляться. Это может привести к появлению осадков.

Изобретение позволяет снизить расход глинозема до 1,5-2,0 кг/т АІ и запыленность воздуха глиноземом в рабочей зоне электролизера при обработке ванн до 3.5 мг/м³, снизить количество вредных выбросов фтористых соединений до 0.46 мг/м снизить теплопотери, уменьшить количество осадков электролизера и повысить сортность алюминия.

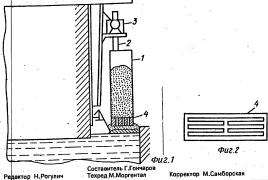
Формула изобретения

1. Способ питания электролизера для получения алюминия, включающий периолическую загрузку глинозема порциями на поверхность электролитной корки с последующим погружением глинозема с электролитной коркой в электролит, о тличающийся тем, что, с целью повышения эффективности процесса за счет снижения расхода глинозема, фтористых солей, количества вредных выбросов и теплопотерь, загрузку глинозема ведут до толщины слоя 0.012-0.070 глубины шахты электролизера, погружение в электролит электролитной корки с глиноземом ведут на ту же глубину. при этом период между очередными операциями загрузки и погружения корки составляет 0,7-4.0 ч.

2. Устройство питания электролизера для получения алюминия, содержащее бункер, закрепленный на электролизере с возможностью перемещения по вертикали, и злемент продавливания, отличающееся тем, что, с целью повышения эффективности процесса за счет снижения расхода глинозема, фтористых солей, количества вредных выбросов и теплопотерь, элемент продавливания выполнен в виде плиты из жароп-рочного материала с вертикальными сквоз-

ными прорезями и жестко соединенной с бункером

Показатели	Известный способ	Предлагае- мый способ
Запыленность воздуха глиноземом в рабочей зоне при его обработке, мг/м ³	69.2	3,5
Количество вредных выбросов электролизера (смесь фторидов алюминия и фтористого водорода), мг/м ³	0,69	0,46
Теплопотери, ккал-ч	21240	20907
Рабочее напряжение на электролизере, В	4,47	4,41
Величина осадков, мм	6-7	0-2
Перерасход глинозема, кг/т Al	30-40	1,5-2,0
Перерасход фторида алюминия, кг/т Al	23-24	15-16
Повышение сортности элюминия по железу, %		0,1



3akas 3816

Тираж 537

Подписное ВНИИПИ Государственного коммтета по изобретениям и открытиям при ГКНТ СССР 113035, Москва, Ж-35, Раушская наб., 4/5

Производственно-издательский комбинат "Патент", г. Ужгород, ул.Гагарина, 101